

(11)Publication number:

04-187298

(43)Date of publication of application: 03.07.1992

(51)Int.CI.

CO2F 3/20

C₀₂F 3/06

(21)Application number: 02-319706

(71)Applicant: NISHI NIPPON JIYOUKASOU KANRI

CENTER:KK

SANYO DENSHI KOGYO KK

ISHII TAKESHI

(22)Date of filing:

21.11.1990

(72)Inventor: ISHII TAKESHI

HAN KICHIJI

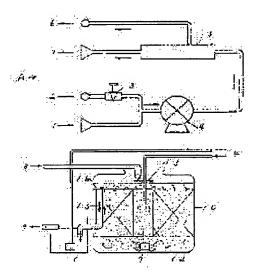
TAKEUCHI SHIGEAKI YAMAZAKI SHINJIRO

(54) PURIFYING TREATMENT OF SEWAGE BY USING FINE BUBBLE

(57)Abstract:

PURPOSE: To allow the efficient execution of a purifying treatment of sewage with a bio-oxidation effect by using a fine bubble generator which forms air as fine bubbles and mixes and dissolves the bubbles with and in the sewage.

CONSTITUTION: The sewage contg. org. materials is subjected to the purification treatment by the biooxidation effect of mainly the bacteria and protozoans. The air is made into the fine bubbles of ≤100ì diameter by using the fine bubble generator A consisting of a liquid suction port 1, a gas suction port 2, a gas quantity regulating valve 3, a pressurizing pump 4, a gas-liquid separating pipe 5, an excess gas outlet 6, and a gas outlet 7 for minute contained gas, etc., and are mixed and dissolved with and in the sewage of a contact aeration tank 10. Consequently, the time for treating the waste water in a bio-oxidation chamber is required to be shorter than the time with the conventional bubble generating system using air diffusion pipes and air



diffusion plates and, therefore, only a shorter stagnation time in the bio-oxidation chamber is necessitated and the size of this chamber is reduced.

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]
[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2003 Japan Patent Office

⑩日本国特許庁(JP)

⑩ 特 許 出 願 公 開

⑫公開特許公報(A) 平4-187298

MInt. Cl. 5

識別配号

庁内整理番号

❸公開 平成 4年(1992) 7月3日

3/20 3/06 C 02 F

Z 7726-4D 6647-4D

審査請求 未請求 請求項の数 4 (全8頁)

50発明の名称

微細気泡を用いた汚水の浄化処理方法

图特 顧 平2-319706

多出 顧 平2(1990)11月21日

個発 明 者 石 猛

岡山県岡山市湊換陽南山1360-3

700発 明 者 鐅

吉 太 岡山県玉野市宇野3丁目34-18

個発 明 者 武

-人

明 茂

猛

岡山県倉敷市五日市411-9

@発 明 者 山崎 新二郎 顧 の出 株式会补西日本浄化槽 岡山県岡山市郡2980-76

井:

岡山県岡山市当新田443番地の1

管理センター

岡山県岡山市長岡4番地73

頭 の出 10

包出

山陽電子工業株式会社 井 Ŧ

岡山県岡山市湊操陽南山1360-3

1. 発明の名称

微糊気泡を用いた汚水の浄化処理方法

- 2. 特許額求の範囲
- (1)有機物質を含有する汚水を細菌類や原生動物 を主体とした生物酸化作用による浄化処理を行う 方法において、空気及び酸素をその直径が100 <u>ル以下</u>の微細な気泡として、前配汚水に混合、格 解させる微細気泡発生装置を用いたことを特徴と する微銅気抱を用いた汚水の浄化処理方法。
- (2)前記特許請求の範囲第1項記載の浄化処理方 法を用いた汚水の浄化処理装置。
- (3)前記特許請求の範囲第1項記載の挣化処理方 法において、沈殿捜を用いないことを特徴とする 汚水の浄化処理方法。
- (4)前配特許請求の範囲第1項記載の浄化処理方 法を用いた汚水の浄化処理装置。
- 3. 発明の詳細な説明

[産業上の利用分野]

現在、汚水は、一般家庭の生活排水のみならず、

事業場等より排出され、水質汚慣の原因となって いる。この汚水を浄化し、環境保全に役立つよう 種々の汚水処理が考えられてきた。この汚水処理 において親菌類や原生動物等の微生物を主体とし た生物処理がほとんどを占めている。また、この 生物処理も大別すると、A)酸素を必要とする好 気性処理と、B)酸素を必要としない嫌気性処理 の2種類に別けられる。本発明は、一般家庭の泡 末発生器を利用した風呂 (通称、ジェットバス) 等に用いられている微細気泡を用い、汚水をAの 好気性処理で浄化する方法に関するものである。 [従来の技術]

従来の好気性処理は好気性微生物を主体とした 生物酸化槽(通称、吸気槽)があり、この槽に空 気を送風機により送り込み、槽内の微生物に開表 を与え、微生物の同化作用及び、異化作用により 汚水中の有機物を酸化分解し、汚水を浄化するも のであり、ほとんどの場合、送風機により散気管 及び飲気板を介し、気袍を小さくしたり、高速攪 拌で気泡を細かく砕き、空気を送り込む方法が、

- 2 -

一般的に取られていた。しかしながら、これらの 方法により発生させることができる気泡の大きさ は、その直径が1mm~30mmのものを中心として、 0.7mm以上のものであった。

(発明が解決しようとする課題)

前配の方法では、供給する気泡が大きく、本願 実施例に比較して、気泡を構成する気体の体積が 問一の場合は、その表面積の和が小さく、それに 加えて気泡単体の移力が大きいために、短時間で 水面上に浮上するので、酸素の溶解効率が著しく 悪いため、生物酸化槽へ供給する空気量が非常に 多く必要となり、実際に必要とする空気量の30 借以上の空気を送る必要があり、大型の送風機に よる供給が必要となり、装置の大型化とともに選 転経験も掛かり、経済的にも負担が大きかった。

また、一般の汚水は、比重が水より重い有機物質を多く含有しており、この有機物質と微生物を含んだフロックの比重も水より重いため、生物酸化槽内に対応を起こさせる等して、微生物を含んだフロックの底部への沈殿を防止する必要があっ

- 3 -

とし、横内の対流をおこさないで、全褶に十分な 容存酸素を供給し、もって、微生物を含んだフロ ックを底部へ沈殿することなく汚水を浄化する方 法を提供するものである。

また、機御気泡を発生させる手段は、次の様な方法がある。

- 1)特別 昭61-271019号公報や、同 昭62-191031号公報に開示されるように、 気体を加圧して液体に溶解させたのちに、アウト フィルターで銭圧させることにより、微細な気泡 を被体中に折出させる。
- 2) 高速で回転する羽根によって被体と気体をミ キシングすることにより微細な気泡を被体中に発 生させる。
- 3) エジェクターにより、気体と被体を混合する ことにより微細な気泡を被体中に発生させる。

これらの方法により発生させる気泡は、その形状が大小のものが入り混じって発生するが、30 %以上の気体が眩径100 μ以下の微微気泡になるような装置を用いる必要がある。 *t*-.

(課題を解決するための手段)

前記録題を解決するため、鋭意努力した結果、 不要な多量の空気を送らないで生物酸化槽に十分 な酸素を供給し、機能を果たし、しかも槽を小型 化する方法を見出したのである。

即ち、本発明は、生物酸化槽に注入する気体を 直径100μ以下の微細な気泡を用いて、汚水を 浄化する方法を試みたものである。

前記のような微細な気泡は、その気体の体積の和が同一の場合には、従来技術である散気管又は、 散気板式で発生させる気泡の表面様に比較して制 2 桁倍の表面積を持ち、またその微額気泡の浮力が小さいために、被体中における気泡の上昇速度が大変遅く、気液の接触時間が長くなり、その直径が10 μのものは、水梁1 mでは約10分以上である。従ってこの微細気泡を多量に含有する液体は、白層状態になり、気泡が液体全体に拡散混合してゆく性質を持つようになる。このため生物酸化槽に供給する空気量を従来の10分の1以下

-4-

この機綱気砲を含有する率が高い程、好気性微 生物による浄化作用の効率が良くなり、好ましく は、5~50µ以下の直径を有する率が高い程良

い。以下、本発明を実施例にもとづいて詳細に説 明する。

外質汚衝の原因は一般家庭の生活排水のみならず、事業協等より排出される汚水である。この汚水は、8、続入汚水として、10、生物酸化槽へ投入される。生物酸化槽では、微網気急短を用い、直径5~16μの微細な気塩を発生させ、生物酸化槽で10μの微細な気塩を用いた生物酸化糖の溶血に、微細気機を用いた生物酸化槽の溶血に、微型後の放流水の水質及び、生物酸化槽中の溶液及び、生物酸化槽中の溶液及び、生物酸化槽中の溶液及び、生物酸化槽中の溶液皮で、及び表2。中のより、変化を存取素濃度2mg/g以上を保ち、蛋白した容存限を混度2mg/g以上を保ち、蛋白した容存酸素濃度2mg/g以上を保ち、蛋白した容存酸素濃度2mg/g性微生物を混合し、好気性微生物により、汚水中の有機物を酸化分解させる。約

- 6 -

4~8時間この棚で裕留させ酸化分解を行わせ、 生物酸化槽での処理を終了する。 依に微生物を含 んだフロックと処理水を抗酸分離または浮上分離 し、滑管な処理水は放流される。また、分離した 微生物を含んだフロックは必要塩のみ再び生物酸 化槽へ返送させ、再び、神化処理を行わせる。ま た、余ったものは余刻汚泥として、処理される。 〔作用〕

本発明では、気泡が複数細であるため、気体であるが、被体のように全体に混合する性質があるため、容易に褶全体に拡散混合することが出来、短時間に溶存酸素を高めることが出来る。従って数生物の活動には、より多くの酸素を必要とする生物酸化相で汚水を処理する時間が、従来の数で及び、散気板による気泡発生方式のものより短くて済むため、生物酸化槽での滞留時間も短くて洗み、この槽を小型化することが出来る。そして、従来の容積で使用するならば、汚水量を数倍にあげて処理することも可能である。また、微細な気心の性質により符内全体へ拡散し、汚泥のフロッ

-7-

れ3.3 2/分及び、332/分であるため、微網 。気泡発生装置を用いたものは従来の散気式感気の ものに比べ、約10分の1の空気量である。生物 酸化槽中の髂存酸素(DO)を表2。中のDOの 変化をグラフとした第6図のように、常に2ag/ Q以上のDOを保っており、この量で常に充分な 酸素を与えることが出来る。また、微細気泡にお ていは、槽下部より全体に拡散混合するため、殆 ど対流しなくても構全体に均一、均質に混合出来、 溶存酸素も満遍なく供給出来るが、従来の方法は、 対概させるための撹拌装置が必要であり、また、 気泡が大きいため、真っ直上に向かって素速く上 昇し槽の形状に相当注意しないと溶存酸素の不均 一、不均質が起こる。また浄化の状態は表2.及 び、表2. 中のCOD温度の変化をグラフ1. と した第4図、表2、中のBOD濃度の変化をグラ フ2. とした第5図という結果となり、COD除 去率、BOD除去率は全ての測定結果においてい づれも微糊気泡発生装置を用いたものは高い数値 を示し、高性能な浄化が行われていることをうか

クに気泡が付着し易く、気泡が付着した特泥のフロックの浮力を高め、生物酸化槽内で避離しているものは、棺水面に浮上分離することが出来、生物酸化槽より浄化処理をして取り出す放流水に懸御物質(通称、SS)の混入することを防止し、沈殿槽を設置しなくても清澄な処理水を符ることが出来る。従って、この性質を利用するならば、従来の沈殿槽を無くし、処理装置全体を小型化することも可能である。

(実施例)

以下に実施例を上げて、本発明を説明する。 実施例、

試験用の生物酸化槽として容積500gの接触 響気槽2基を用い、微糊気泡発生装置を用いた生物酸化 物酸化槽及び、散気式曝気装置を用いた生物酸化 槽流入汚水とし、既股の合併处理浄化槽流入汚水 の性状を示した表1.の汚水を用い、1.5㎡/目 で流入を行った。

微糊気泡発生装置を用いたもの 1 基と従来の散 気式吸気のもの 1 基を使用した。空気重はそれぞ

がわせている。

[発明の効果]

好気性生物処理装置において生物酸化物の占める割合は全体の約2分の1の大きさがあり、これが微細気泡粉生装置を用いるにとにより、滞留的間が4~8時間と短くなるため、6分の1~4分の1の小型化が可能になり、処理装置全体の容積が約60%に結小出来る。従って、土地高融の折めの1の小型化が可能になり、処理装置全体の容折、処理施散散置面積も少なくて済み、土地利用においても有効である。また空気盤も10分の1でよいため、非常に小さい送風機でよく、省力化を取功とある。非常に小さい送風機でよく、省力化を取功とある。特別化物や工物廃水処理施設、下水道、し尿処理施設及びこれに類似する汚水処理施設等はもちろんのこと、既設においても、少し吸造するだけで、数倍の処理量が可能となる。

従って、汚水処理への活用がおおいに期待出来 るものである。

4. 図面の簡単な説明

第1図は微細気泡発生装置の概要を示す図であ

り、/,被体吸込口、2,気体吸込口、3,気体 量調節弁、4,加圧ポンプ、5,気被分離管、6, 余剰気体出口、7, 微細混入気体出口である。

第2図は微細気泡発生装置を用いた生物酸化相 (接触膜気型)の機断面の概要を示す図であり、/。 被体吸込口、4、加圧ポンプ、7,微細混入気体 出口、8、流入汚水、9、放流水、/0、接触吸 気相、//、接触退材、/2、ドラフトチューブ、/3、変流板、/5、上畳水、/6、移流口、で ある。

第3図は従来の散気式感気を用いた生物酸化植 (接触曝気型)の緩断面の概要を示す図であり、8, 流入汚水、9,放硫水、10,接触曝気槽、11, 接触遮材、12,ドラフトチューブ、13,変流 板、14,散気管、15,上澄水、16,移流口、 17,送風機(空気)である。

第4図はCOD除去率を示したグラフ1. である。第5図はBOD除去率を示したグラフ2. である。第6図はDOを示したグラフ3. である。

- 11 -

衰2. 概細気泡発生装置を用いた生物酸化槽及び、 散気式曝気装置を用いた生物酸化槽の浄化処理後 の放協水の水質及び、生物酸化槽中の鞛存酸素 (DO) を寂したもの

默料	(N)	定做細気泡	除去率	通常聯気	略 去 溆
No.	項	I ng/ L	%	mg/ &	7
1	DO	2.6	_	1.7	-
	COD	8.1	82.0	10.1	77.5
	BOD	17.0	86.7	20.6	83.9
2	DO	6.4	-	5.5	
	COD	1.4	94.5	12.2	52.3
	BOD	5.5	88.5	24.3	49.3
3	DO	6.3	1	4.0	_
	COD	3.7	86.7	11.4	58.1
	BOD	9.2	82.3	23.0	55.9
	DO	9.6	•	3.0	
. 4	CO	1.9	94.3	7.4	77.8
	BOD	6.0	80.3	15.8	74.4
5	DO	- 4.0	-	4.0	-
	COD	5.9	84.4	8.6	77.2
	BOD	13,2	81.0	17.8	74.2
В	DO	3.1	-	1.1	-
	COD	3.2	92.3	6.7	83.8
	BOD	8.4	88.9	14.5	80.9
合	DO	32.0	_	19.3	
	COD	24.2	534.2	58.4	427.7
1	BOD	59.8	517.7	116.1	418.6
7	DO	5.3	-	3.2	
	COD	4.0	89.0	9.4	71.3
均	BOD	9.9	86.3	19.4	69.8

特許出願人 株式会社両日本浄化槽管理センター

- 13 -

同 山陽電子工業株式会社

同 石井 猛

表1.既散の合併処理浄化槽焼入汚水の性状を示 したもの

跃料	测定	旋入水	裁科	W I	記龙 入 水
No.	項目	mg/ Q	No.	項目	mg/Q
1	DO	-		DO	-
	COD	44.9	5	COD	37.8
	BOD	128.0		BOD	69.5
	DO			DO	~
2	COD	25.6	6	COD	41.3
	BOD	47.9		BOD.	75.8
	DO	-	台	DO	-
3	COD	27.9		COD	210.8
	BOD	62,1	計	BOD	435.0
	DO	-	平	DO	1 -
4	COD	33.3		COD	35.1
	BOD	61.7	均	BOD	72.5

4年 2 区区観報報報の選挙を担いた生物機化権

() 液体吸込口
() をおいいづ
() をおいいづ
() をおいいが
() ないのの
() ないの
() はいの
() はい

7、液体吸込口2、波体を吸込口3、近体を固定に口3、近体を固定に口4、4、位用光ンイ5、近波分離を6、分差とを発出口7、数種とが出てり、数種に入りがを出てした。

M

9.45

H

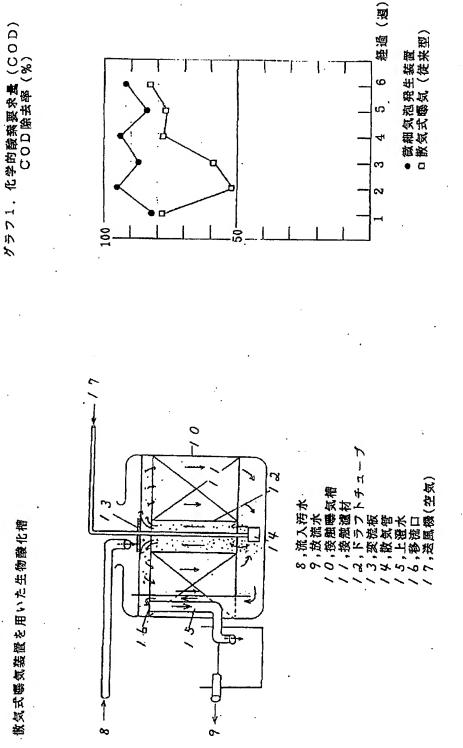
紙

锁捆気泡発生裝置

—577**—**

7

9



M

ر در از کامپرواز اور در از کامپرواز اور

M

ψ

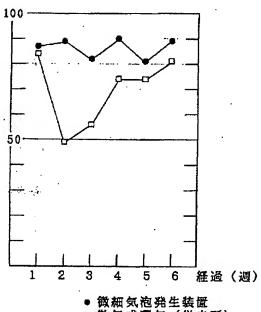
鄉

図

グラフ2. 生物化学的酸素要求量(BOD) BOD除去率(%)

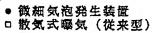
6

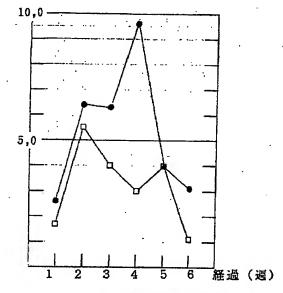
グラフ3. 溶存酸素濃度(DO) 単位(ng/l)



. 💢

47.5





● 微細気泡発生装置□ 散気式曝気(従来型)



平成3年 1月16日

特許庁長官

1. 事件の表示 平2-319706号

2. 発明の名称

徽細気泡を用いた汚水の浄化処理方法

3. 補正をする者

事件との関係

特許出願人

住 所(居所)

岡山県岡山市長岡4 铅地7 8

氏 名(名称)

山陽電子工業株式会主

代表者

4. 植正の対象

- 1) 明細書の特許請求の範囲の欄
- 2) 明細書の発明の詳細な説明の欄
- 5. 補正の内容
 - 1)明細書の特許請求の範囲を別紙のとおり
 - 2)明細書第2頁第19行の「及び」を「又



方式 (西)

(特許請求の範囲)

- (1) 有機物質を含有する汚水を細菌類や原生助 物を主体とした生物酸化作用による浄化処理を行 う方法において、空気をその直径が100μ以下 の数細な気泡として、前記汚水に混合、溶解させ る微細気泡発生装置を用いたことを特徴とする微 細気泡を用いた汚水の浄化処理方法。
- (2) 前配特許請求の範囲第1項記載の浄化処理 方法を用いた汚水の浄化処理装置。
- (3) 前記特許請求の範囲第1項記載の浄化処理 方法において、沈嚴権を用いないことを特徴とす る汚水の浄化処理方法。
- (4) 前期特許請求の範囲第3項記載の浄化処理 方法を用いた汚水の浄化処理装置。

は」と訂正する。

- 3) 同第4頁第16行の「水梁」mでは」と 「約10分以上」の間に「気泡が水中に 留まる時間は」を加える。
- 4) 同第5頁第9行の「液体に溶解させたの ちに、」を「液体吸込口より取り入れた 液体に気体を熔解させたのちに、」と盯 正する。
- 5) 同第7頁第15行の「及び」を「文は」 と訂正する。
- 6) 同第8頁第3~5行の「生物酸化槽…懸 獨物質」を「生物酸化槽の下部を経由し て取り出す浄化処理をした放流水に懸置 物質」と訂正する。

以上,